# CATALYST FOR AND METHOD OF CLEANING EXHAUST GAS

Patent number:

JP11300211

Publication date:

1999-11-02

Inventor:

AKAMA HIROSHI; KAMIKUBO MASANORI; ITO JUNJI

Applicant:

**NISSAN MOTOR** 

Classification:

- international:

B01J29/76; B01D53/94

- european:

Application number: JP19980114784 19980424 Priority number(s): JP19980114784 19980424

Report a data error here

## Abstract of JP11300211

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a catalyst for and a method of cleaning exhaust gas in which NOx purification performance is enhanced in such even a low temperature region and a low HC/NOx ratio that sufficient cleaning capacity is not shown in the conventional catalyst and also deterioration of the catalyst is inhibited in even the hydrothermal conditions at high temperature. SOLUTION: The catalyst for cleaning exhaust gas incorporates a first catalyst layer which contains at least one kind of component selected from a group consisting of platinum(Pt), palladium(Pd) and rhodium(Rh) and contains at least one kind of component selected from a group consisting of alkali metal, alkaline earth metals and rare earth metals, a second catalyst layer which contains &beta -zeolite containing copper (Cu) and/or cobalt(Co) component and a third catalyst layer which contains MFI zeolite containing copper and/or cobalt component. The second catalyst layer is provided on the first catalyst layer and the third catalyst layer is provided on the second catalyst layer. The catalyst for cleaning exhaust gas is suitable used for an internal combustion engine in which air fuel ratio of exhaust gas is >=14.7 and concentration of oxygen is >=5% and HC/NOx ratio exceeds 0 and is <=10.

Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide

THIS PAGE LEFT BLANK

(19) 日本国特許庁 (JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

# 特開平11-300211

(43)公開日 平成11年(1999)11月2日

(51) Int.Cl. <sup>6</sup>	識別記号	FΙ		•
B01J 29/76	ZAB	B 0 1 J	29/76	ZABA
B 0 1 D 53/94		B 0 1 D	53/36	102B
				1 N 4 A

# 審査請求 未請求 請求項の数9 OL (全 9 頁)

(21)出願番号	<b>特願平10-114784</b>	(71)出願人 000003997
		日産自動車株式会社
(22)出願日	平成10年(1998) 4月24日	神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地
		(72)発明者 赤間 弘
		神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産
		自動車株式会社内
		(72)発明者 上久保 真紀
		神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産
		自動車株式会社内
		(72)発明者 伊藤 淳二
		神奈川県横浜市神奈川区宝町2番地 日産
		自動車株式会社内
		(74)代理人 弁理士 杉村 暁秀 (51.8名)
45.4		
4,4	en e	

# (54) 【発明の名称】 排気ガス浄化用触媒及び排気ガス浄化方法

# (57)【要約】

【課題】 従来の触媒では十分な浄化能力を示すことができなかった低温度領域及び低HC/NO<sub>x</sub> 比においてもNO<sub>x</sub> 浄化性能を向上させることができ、かつ高温水熱条件下においても触媒劣化を抑制することができる排気ガス浄化用触媒及び排気ガス浄化方法を提供する。

【解決手段】 排気ガス浄化用触媒は、白金(Pt)、パラジウム(Pd)及びロジウム(Rh)から成る群より選ばれた1種以上の成分と、アルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属から成る群より選ばれた1種以上の成分とを含む第1触媒層と、銅(Cu)及び/又はコバルト(Co)成分を含有するβゼオライトを含む第2触媒層と、銅及び/又はコバルト成分を含有するMFIゼオライトを含む第3触媒層とを含み、第1触媒層の上に第2触媒層が、第2触媒層の上に第3触媒層が設けられている。また好適には、かかる排気ガス浄化用触媒を、排気ガスの空燃比が14.7以上、酸素濃度が5%以上で、かつHC/NOx比が0を超えて10以下である内燃機関に用いる。

# 【特許請求の範囲】

【請求項1】 白金 (Pt)、パラジウム (Pd) 及びロジウム (Rh) から成る群より選ばれた1種以上の成分と、アルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属から成る群より選ばれた1種以上の成分とを含む第1触媒層と、銅 (Cu) 及び/又はコバルト (Co) 成分を含有するβゼオライトを含む第2触媒層と、銅及び/又はコバルト成分を含有するMFIゼオライトを含む第3触媒層とを含み、第1触媒層の上に第2触媒層が、第2触媒層の上に第3触媒層が設けられていることを特徴とする排気ガス浄化用触媒。

【請求項2】 第1触媒層が含有するアルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属は、マグネシウム (Mg)、カルシウム (Ca)、カリウム (K)、バリウム (Ba)、ランタン (La)、ストロンチウム (Sr)、セシウム (Cs)、セリウム (Ce)であることを特徴とする請求項1記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項3】 第1触媒層が含有するアルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属から成る群より選ばれた1種以上の成分の含有量は、排気ガス浄化用触媒1Lあたり0.1モルを超えて0.6モル以下の範囲であることを特徴とする請求項1又は2記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項4】 第1触媒層には、更に $\beta$ ゼオライトが含有されることを特徴とする請求項 $1\sim3$ いずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項5】 第2触媒層には、更にリン (P) が含有されることを特徴とする請求項 $1\sim4$ いずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項6】 第2触媒層には、更に鉄(Fe)、亜鉛(Zn)、スズ(Sn)及び銀(Ag)から成る群より選ばれる1種以上の成分が含有されることを特徴とする請求項5記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項7】 第1触媒層と第2触媒層との間に、更に耐火性無機化合物の層が設けられていることを特徴とする請求項1~6いずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項8】 耐火性無機化合物は、アルミナ( $Al_2O_3$ )、シリカ( $SiO_2$ )、チタニア( $TiO_2$ )、ジルコニア( $ZrO_2$ )、シリカーアルミナ( $SiO_2-Al_2O_3$ )、ゼオライトから成る群より選ばれる少なくとも1種であることを特徴とする請求項7記載の排気ガス浄化用触媒。

【請求項9】 請求項1~8のいずれかの項記載の排気 ガス浄化用触媒を、排気ガスの空燃比(A/F)が1 4.7以上、酸素濃度が5%以上で、かつ窒素酸化物と 炭化水素が反応して窒素酸化物を窒素に転化するのに必 要な炭化水素量と窒素酸化物量の比率(=HC/NO<sub>x</sub> 比)が0を超えて10以下の内燃機関に用いることを特 徴とする排気ガス浄化方法。

## 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、排気ガス浄化用触媒及び排気ガス浄化方法に関し、特に酸素を過剰に含む排気ガス中の窒素酸化物(NO<sub>x</sub>)を高効率で浄化する排気ガス浄化触媒及び排気ガス浄化方法に関する。

#### [0002]

【従来の技術】従来の自動車エンジン排気ガスのように、酸化成分と還元成分がほぼ等しく含まれる排気ガスを浄化するための触媒としては、通常三元触媒が広く用いられている。これは、白金(Pt),パラジウム(Pd),ロジウム(Rh)等の貴金属成分やセリア(Ce)成分等の各種金属成分を担持した活性アルミナを主成分とする触媒であり、排気ガス中の有害成分である炭化水素(HC)類、一酸化炭素(CO)及びNOxを浄化することができる。

【0003】一方近年は、燃費向上、二酸化炭素の排出 量削減の観点から、理論空燃比より高い空燃比でも運転 することができるリーン・バーンエンジンが注目されて いる。このようなエンジンの排気ガス(以下、「リーン 排気ガス」と称す)は、理論空燃比近傍で運転する従来 エンジンの排気ガス(以下、「ストイキ排気ガス」と称 す)に比較して、酸素含有率が高く、従来の三元触媒で はNO<sub>x</sub>の浄化が不十分となる。そこで、リーン排気ガ ス中のNO<sub>x</sub>を高効率で浄化できる新触媒が望まれてい る。

【0004】各種の金属成分をY型、L型、モルデナイト、MFIゼオライト等のゼオライトに担持したゼオライト系触媒は、リーン排気ガス中においてHC類の共存下、 $NO_x$  を比較的効率良く浄化できる能力を有している。かかる金属成分としては、銅(Cu)、コバルト(Co)、銀(Ag)、ニッケル(Ni)、鉄(Fe)等の遷移金属成分や白金(Pt)等の費金属成分も有効であることが認められているが、特にCuを担持したCuーゼオライト系触媒が、高流速ガス条件下でも比較的優れた $NO_x$  浄化性能を示すため、自動車のような小型移動発生源や定置型の自家発電用エンジン等の排気ガス浄化への適用に期待が掛けられている。

【0005】しかし、金属成分を担持したゼオライト系触媒には以下の問題点があった。即ち、従来のゼオライト系触媒は、 $NO_x$  を比較的効率良く浄化できる温度範囲が狭く、特に150~300~の比較的低い温度領域では充分な $NO_x$  浄化能力が得られず、また、排気ガス中にHC類が比較的少ない条件下、特に、 $NO_x$  とHC類が反応して $NO_x$  を窒素に転化するのに必要なHC類量と $NO_x$  量との比率( $HC/NO_x$  比)が $5\sim6$ 以下となる条件下では、 $NO_x$  浄化能力が急激に低下してしまう。一方、水蒸気を含む高温(600~以上)の条件(水熱条件)下では、極めて触媒劣化が大きいという根本的な問題点があるため、リーン・バーン自動車から

の排気ガス浄化用触媒としては実用化に至っていないの が現状である。

【0006】従って、上記低温度領域での $NO_x$  浄化能力を向上させるため、例えばCu-ゼオライト系触媒層の下層に貴金属触媒層を設けることにより、貴金属触媒層での反応熱を利用し、より低温から上層のCu-ゼオライト系触媒を作動させることが提案されている(特開平1-127044号、特開平5-68888号)。

【0007】しかし、この場合には、下層の貴金風触媒層における酸化反応熱のために、触媒劣化が大きくなったり、さらには、貴金風触媒層の強い酸化活性のためにHCが優先的に酸化消費されるので、 $NO_x$  浄化率の低下を招き、この影響は、Cu-ゼオライト系触媒層に貴金風成分を共存させる場合(特開平<math>1-31074号、特開平5-168939号)には特に大きく発現する。

【0008】また、Pt 系触媒を用いた場合には、 $200\sim250$  の比較的低温域でも $NO_x$  を転化することができるが、 $N_2$  への転化のみでなく、 $N_2$  のの生成も無視できず、環境への悪影響から、使用が困難な状況にある。

【0009】従って、Cuーゼオライト系触媒やPt系触媒等の従来の触媒においては、HC/ $NO_x$  比が低い排気ガス条件では、 $NO_x$  浄化性能が不十分となり、そのため、還元剤となるHC類、アルコール類等を触媒入り口に二次的に供給する浄化方法も提案されている。

【0010】しかし、この場合、還元剤のタンクを車載したり、燃料を還元剤に直接利用しなければならず、前者の場合にはタンクの搭載場所や重量増の問題点、後者の場合にはエンジンの燃費が犠牲になるという問題点が生ずる。

# [0011]

【発明が解決しようとする課題】請求項 $1\sim8$ 記載の発明の目的は、従来の触媒では十分な浄化能力を示すことができなかった低温度領域及び低HC $/NO_x$  比においても $NO_x$  浄化性能を向上させることができ、かつ高温水熱条件下においても触媒劣化を抑制することができる排気ガス浄化用触媒を提供するにある。

【0012】また請求項9記載の説明の目的は、本発明の排気ガス浄化用触媒のそのNO<sub>x</sub>浄化作用が特に有効に発現できる排気ガス浄化用触媒の浄化方法を提供するにある。

#### [0013]

【課題を解決するための手段】請求項1記載の排気ガス 浄化用触媒は、白金(Pt)、パラジウム(Pd)及び ロジウム(Rh)から成る群より選ばれた1種以上の成 分と、アルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属 から成る群より選ばれた1種以上の成分とを含む第1触 媒層と、銅(Cu)及び/又はコバルト(Co)成分を 含有するβゼオライトを含む第2触媒層と、銅及び/又 はコバルト成分を含有するMFIゼオライトを含む第3 触媒層とを含み、第1触媒層の上に第2触媒層が、第2 触媒層の上に第3触媒層が設けられていることを特徴と する。

【0014】請求項2記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項1記載の排気ガス浄化用触媒において、第1触媒層が含有するアルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属が、マグネシウム(Mg)、カルシウム(Ca)、カリウム(K)、バリウム(Ba)、ランタン(La)、ストロンチウム(Sr)、セシウム(Cs)、セリウム(Ce)であることを特徴とする。

【0015】請求項3記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項1又は2記載の排気ガス浄化用触媒において、第1触媒層が含有するアルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属から成る群より選ばれた1種以上の成分の含有量が、排気ガス浄化用触媒1Lあたり0.1モルを超えて0.6モル以下の範囲であることを特徴とする。

【0016】請求項4記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項3記載の排気ガス浄化用触媒において、第1触媒層には、更にβゼオライトが含有されることを特徴とする

【0017】請求項5記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項1~4いずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒において、第2触媒層には、更にリン(P)が含有されることを特徴とする。

【0018】請求項6記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項5記載の排気ガス浄化用触媒において、第2触媒層には、更に鉄(Fe)、亜鉛(Zn)、スズ(Sn)及び銀(Ag)から成る群より選ばれる1種以上の成分が含有されることを特徴とする。

【0019】請求項7記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項1~6いずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒において、第1触媒層と第2触媒層との間に、更に耐火性無機化合物の層が設けられていることを特徴とする。

【0020】請求項8記載の排気ガス浄化用触媒は、請求項7記載の排気ガス浄化用触媒において、耐火性無機化合物は、アルミナ( $A1_2O_3$ )、シリカ( $SiO_2$ )、チタニア( $TiO_2$ )、ジルコニア( $ZrO_2$ )、シリカーアルミナ( $SiO_2$ - $Al_2O_3$ )、ゼオライトから成る群より選ばれる少なくとも1種であることを特徴とする。

【0021】請求項9記載の排気ガス浄化方法は、請求項1~8のいずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒を、排気ガスの空燃比(A/F)が14.7以上、酸素濃度が5%以上で、かつ窒素酸化物と炭化水素が反応して窒素酸化物を窒素に転化するのに必要な炭化水素量と窒素酸化物量の比率(=HC/NO<sub>x</sub> 比)が0を超えて10以下の内燃機関に用いることを特徴とする。

#### [0022]

【発明の実施の形態】本発明の排気ガス浄化用触媒は、 3層構造から成り、最下層となる第1触媒層は、Pt、 P d 及び R h から成る群より選ばれた 1 種以上の成分と、アルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属から成る群より選ばれた 1 種以上の成分とを含む。

【0023】前記Pt、Pd及びRhから成る群より選ばれる1種以上の貴金属成分は、例えばPtとRh、PdとRh、Pdのみ等の種々の組み合わせが可能である。第1触媒層中にかかる貴金属成分を含有させることにより、酸化力を与え、リーン雰囲気で余分な還元ガス成分を除去することにより、NOx吸収作用を促進することができる。

【0024】当該貴金属の含有量は、 $NO_x$  吸収能と三元触媒性能が十分に得られれば特に限定されないが、0.1 gより少ないと十分な三元性能が得られず、10 gより多く使用しても有意な特性向上はみられない点から、排気ガス浄化用触媒1Lあたり0.1 $\sim$ 10 gが好ましい。

【0025】また上記第1触媒層中には、アルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属成分を排気ガス浄化用触媒1Lあたり0.1モルを超えて0.6モル以下の範囲で含有することが好ましい。カルカリ金属としてはカリウム、リチウム、ナトリウムが、特にナトリウムが、アルカリ土類金属としてはバリウムストロンチウム、カルシウム、マグネシウムが、希土類金属としては、Y, La, Cs, Ce, Pr, Nd, Pm, Smが、特にCs, Ceを用いることが好適である。

【0026】その量は排気ガス浄化用触媒1Lあたり0.1モル以下だと $NO_x$  吸収量が不十分となり、0.6モルを超えると上記貴金属の効果が打ち消されるため、0.1モルを超えて0.6モル以下であることが好ましい。

【0027】かかる第1触媒層は、貴金属成分と、アルカリ金属、アルカリ土類金属及び希土類金属から成る群より選ばれた1種以上の成分とを共存させることにより、 $NO_x$ を酸化してより反応性の高い $NO_x$ 種に転換する機能と、 $NO_x$ を吸着する機能とを有し、後述する第2触媒層及び第3触媒層の $NO_x$ 還元材の低温活性を促進させる。

【0028】更に、好適には第1触媒層には、 $\beta$ ゼオライトが含有される。 $\beta$ ゼオライトを含有させることにより、H C種の部分酸化反応を進め、ゼオライトポア内でのH C種と $NO_x$  との反応を促進し、高 $NNO_x$  浄化率を実現する。

【0029】HCトラップ材としてのβゼオライトのシリカ/アルミナは、20~150であることが好ましく、シリカ/アルミナ比がこの範囲より小さいとゼオライトの骨格が不安定になり、一方シリカ/アルミナ比がこの範囲より大きいとHC類を保持する力が弱くなり、第2触媒層及び第3触媒層中のNOx 還元材が作動開始する温度までHC類を蓄えることができなくなる。

【0030】そのコート量は、排気ガス浄化用触媒1L

あたり $20\sim100$ gが、性能面と背圧面とのバランスの点から好ましい。

【0031】このように、第1 触媒層中に $\beta$  ゼオライトを含むことにより、排気ガスが低温度領域にある時にHC類を効率よくトラップし、 $NO_x$  還元材が作動する温度域になるとHC類を供給して $NO_x$  の還元を促進することができる。

【0032】本発明の排気ガス浄化用触媒は、前記第1触媒層の上に、 $Cu及び/又はCo成分を含有する<math>\beta$ ゼオライトを含む第2触媒層を有する。

【0033】第2触媒層には、比較的大きなマイクロポアを有する点が特徴である $\beta$ ゼオライトに、Cu成分及び/又はCo成分を担持した触媒を主成分として配しており、排気ガス温度が低い時にはここに比較的大きなHC類を効率よくトラップするとともに、排気ガス温度が上昇した場合には、このマイクロポア内で一気に $NO_x$ とHCとの反応を促進する。

【0034】更に本発明の排気ガス浄化用触媒は前記第2触媒層の上に、Cu及び/又はCo成分を含有するMFIゼオライトを含む第3触媒層を有する。

【0035】このように、第3触媒層には、Cu成分及び/又はCo成分を含有するMFIゼオライトを主成分とする触媒を配しており、ここでC5以下の比較的サイズの小さなHCとNOxとの反応を進める。

【0036】Cu及び/又はCo成分を含有するゼオライトを含む触媒層を、Cu及び/又はCo成分を含有するβゼオライトを含む第2触媒層と、Cu及び/又はCo成分を含有するMFIゼオライトを含む第3触媒層とに分離することにより、それぞれの細孔径サイズと合致したHC類を有効に使い分けることができ、効率良くNOxの還元浄化ができるようになる。

【0037】また、Cu及び/又はCo成分を含有する βゼオライト及びMFIゼオライトのシリカ/アルミナ 比は20~80が好ましく、シリカ/アルミナ比がこの 範囲より小さいとゼオライト骨格が不安定になると同時にイオン交換で担持される成分(Cu及び/又はCo)の量が過剰となり、分散性が低下して活性点1点あたりの活性が急激に低下するとともに、活性点同士の凝集が起こりやすく、いわゆるシンタリングによる劣化が進みやすくなり、一方シリカ/アルミナ比がこの範囲より大きいと活性点の数が少なすぎて十分な活性が得られない。

【0038】担持されるCu及び/又はCo成分は、リーン排気ガス中の $NO_x$  浄化機能を有する。その担持量は、水分を除去した状態のゼオライトに対して $1\sim15$  重量%の範囲で各々、第2触媒層及び第3触媒層に含有されることが好ましい。この範囲内であると、熱によるシンタリングもおこりにくいからである。

【0039】かかる第2触媒層及び第3触媒層の各々のコート量は、排気ガス浄化用触媒1Lあたり120~3

00gが好ましい。各触媒層のコート量がこの範囲より 少ないと高SV下での活性が不十分となり、逆にこの範 囲より多すぎると、第1層への反応分子の拡散を妨げた り、圧力損失が大きくなるなどの悪影響が生じる。

【0040】かかる第2層及び第3層は、排気ガスが低温度領域にある時にHC類を効率よくトラップし、NO、還元材が作動する温度域になるとHC類を放出してNO $_{x}$ の還元を促進する。特に、細孔径の異なるゼオライトを層状に組合せることにより、HC類をNO $_{x}$ 還元により効率的に使用することが可能になる。

【0041】また、好適には、上記第2 触媒層は更にリン (P) 成分を含有する。第2 触媒層中にリンを含有させることにより、HC種の有効利用率が向上し、高いNO<sub>x</sub> 浄化を実現できる。即ち、HC種の部分酸化反応を促進して、ゼオライトポア内でNO<sub>x</sub> と反応し易いHC種を生成することにより、高いNO<sub>x</sub> 浄化率を実現する。

【0042】更に好適には、上記リン成分を含有した第 2触媒層は、鉄(Fe)、亜鉛(Zn)、スズ(Sn)及び銀(Ag)から成る群より選ばれる少なくとも 1種の成分を含有する。リンを含有する第 2触媒層中に、かかる成分を含有させることにより、前記したHC種の有効利用率を高め、 $NO_x$  浄化率をさらに向上させることができる。

【0043】本発明の排気ガス浄化用触媒は、上記 3 層を含み、その組み合わせ方は、 $NO_x$  還元を含む第 3 触媒層を最表面に、更に $NO_x$  還元を含む第 2 触媒層を中間に、そして貴金属成分を含む第 1 触媒層を最下層に配置する。このような触媒層の配置とすることにより、第 1 層でHCを還元剤として働きやすい形に活性化し、第 2 層及び第 3 層で活性化されたHCと $NO_x$  を効率よく反応させる。

【0044】本発明の排気ガス浄化用触媒は、好適には、前記第1 触媒層と前記第2 触媒層との間に、隔離層としての耐火性無機化合物の層が設けられる。耐火性無機化合物としては、高温に曝されても比較的高い比表面積を保持する多孔性の材料が好ましく、例えばアルミナ( $A1_2O_3$ )、シリカ( $SiO_2$ )、チタニア( $TiO_2$ )、ジルコニア( $ZrO_2$ )、シリカーアルミナ( $SiO_2-A1_2O_3$ )及びゼオライトから成る群より選ばれる少なくとも1 種を用いることができる。かかる耐火性無機化合物を触媒中に含有させることにより、第1 触媒層や第2 触媒層及び第3 触媒層中の活性成分の熱的安定性を向上させ、高い耐久性を実現することができる。

【0045】即ち第1触媒層である貴金属含有触媒層と、第2触媒層であるNO、還元材層とが直接接触すると活性成分同士の反応が生じ、触媒劣化の面で必ずしも好ましくない場合があるため、かかる耐火性無機化合物層は隔離層としての機能を有する。

【0046】その量は、排気ガス浄化用触媒1Lあたり20~100gが、隔離層として少なすぎず好ましい。100gを超えると、第1触媒層へのガスの拡散がされにくくなる。

【0047】本発明で用いる各種ゼオライトは、水熱処理、再合成等によって結晶性を高めることより安定化し、耐熱性、耐久性の高い触媒が得られるので、水熱処理や再合成等を行って用いることが好ましい。

【0048】本発明に用いる触媒調整用金属原料化合物としては、無機酸塩、炭酸塩、アンモニウム塩、有機酸塩、ハロゲン化物、酸化物、ナトリウム塩及びアンミン 錯化合物等を組み合わせて使用することができるが、特に水溶性の塩を使用することが触媒性能を向上させる観点から好ましい。貴金属の担持法としては特殊な方法に限定されず、成分の著しい偏在を伴わない限り、公知の蒸発乾固法、沈殿法、含浸法、イオン交換法等の種々の方法を用いることがでる。特にゼオライトへの担持には、金属の分散性確保の点からイオン交換法が好ましい。

【0049】イオン交換法、含浸法による場合、金属原料は溶液で用いることが多いため、その溶液に酸あるいは塩基を添加して、pHを調節することもできる。pHを調節することにより、更に、金属の担持状態も制御でき、耐熱性を確保できる。

【0050】このようにして得られる本発明に用いる触媒を各々粉砕してスラリーとし、触媒担体にコートして、400~900℃の温度で焼成することにより、本発明の排気ガス浄化用触媒を得ることができる。

【0051】本発明の排気ガス浄化用触媒は、ハニカム 形状で用いることが好ましく、この場合触媒担体として は、公知の触媒担体の中から適宜選択して使用すること ができ、例えば耐火性材料からなるモノリス構造を有す るハニカム担体やメタル担体等が挙げられ、該担持にゼ オライト系触媒を塗布して用いる。

【0052】この触媒担体の形状は、特に制限されないが、通常はハニカム形状で使用することが好ましく、このハニカム材料としては、一般に例えばセラミック等のコージェライト質のものが多く用いられるが、フェライト系ステンレス等の金属材料からなるハニカムを用いることも可能であり、更には触媒粉末そのものをハニカム形状に成形しても良い。触媒の形状をハニカム状とすることにより、触媒と排気ガスの接触面積が大きくなり、圧力損失も抑えられるため、振動がありかつ限られた空間内で多量の排気ガスを処理することが要求される自動車用触媒等として用いるのに好適である。

【0053】本発明の排気ガス浄化用触媒は、その使用条件を特に限定されないが、高効率の浄化性能を発現させるために、特に、空燃比 (A/F) が14.7以上のリーン条件で運転される内燃機関の排気系に本発明の排気ガス浄化用触媒を設置し、酸素濃度が5%以上で、か

つ窒素酸化物と炭化水素が反応して窒素酸化物を窒素に 転化するのに必要な炭化水素量と窒素酸化物量の比率

 $(=HC/NO_x$  比)が0を超えて10以下の排気ガスを流通、接触させることが好ましい。これは、酸素濃度が低く、炭化水素量が多すぎると、触媒表面上へのコーキングが起こりやすく、触媒劣化が促進されるからであり、従って、前記排気ガス条件の範囲で使用することにより触媒が長時間の使用にも十分に耐えられ、高い浄化性能を維持できるのである。

#### [0054]

【実施例】以下、本発明を次の実施例及び比較例により さらに詳述するが、本発明はこれによって限定されるも のではない。

## 【0055】〔実施例1〕

## (1) 第1触媒層の形成

ジニトロジアンミン白金水溶液中にSi〇2 / Al2 〇3 モル比が約50のH型βゼオライト粉末を添加して良く攪拌した後、乾燥器中120℃で8時間乾燥し、次いで空気気流中500℃で2時間焼成し、Ptが約1.0 重量%担持されたPt-βゼオライト粉末を得た。この触媒粉末にアルミナゾル及び水を磁性ボールミルポット中で加え、約20分間混合・粉砕して、Pt-活性アルミナのスラリーを得た。アルミナゾルの添加量は8重量%とした。このようにして得られたスラリーを、1平方インチ断面当たり約400個の流路を持つコージェライト質ハニカム担体1.0Lに塗布し、150℃で熱風乾燥した後、500℃で1時間焼成して、コート量約30g/Lのハニカム触媒を得た。

【0056】該ハニカム触媒を、酢酸カルシウム、酢酸バリウム及び硝酸ランタンを含む混合水溶液に浸漬した後、120℃で乾燥し、次いで500℃で1時間焼成して、Ca, Ba及びLaを、得られた上記ハニカム触媒中それぞれ0.1モル、0.2モル及び0.1モル含有した第1触媒層をコートしたハニカム触媒A1を得た。

【0057】(2)第2触媒層の形成

濃度0.15 M/Lの酢酸銅水溶液中に、 $SiO_2$ /A  $l_2O_3$  モル比が約40 のNa 型β ゼオライトの粉末を添加して良く攪拌し、次いで濾過することにより固液を分離した。上記攪拌・濾過操作を3 回繰り返すことにより、Cu をイオン交換担持したβ ゼオライト触媒ケーキを視た。この触媒ケーキを乾燥器中、120 ℃で24 時間以上乾燥し、次いで電気炉を用い、大気雰囲気下60 0 ℃で4 時間焼成することにより、Cu を3.1 重量%担持したCu -<math>β ゼオライト触媒粉末を得た。

【0058】得られた触媒粉末をピロリン酸銅の塩基性水溶液に含浸し、蒸発乾固した後、500℃で1時間焼成し、リン酸銅を6重量%担持した。かかる触媒粉末をシリカゾル及び水と混合し、磁性ボールミルポット中で20分間粉砕してスラリーとした。この時のシリカの添加量はSiO₂として全固形分に対して8重量%とし

た。このようにして得られたスラリーを上記(1)で得られたハニカム触媒体A1にコーティングし、150℃の熱風乾燥に続き、次いで空気気流中450℃で1時間焼成することにより、コート量約80g/Lの第2触媒層を有するハニカム触媒A2を得た。

【0059】(3)第3触媒層の形成

濃度 0. 17M/Lの硝酸銅及び硝酸コバルト混合水溶液(Cu:Co=8. 2)中に、SiO2/Al2O3 モル比が約35のNH4型MFIゼオライトの粉末を添加して良く攪拌し、次いで濾過することにより固液を分離した。上記攪拌・濾過操作を3回繰り返すことにより、Cu及びCoをイオン交換担持したMFIゼオライト触媒ケーキを得た。この触媒ケーキを乾燥器中、120℃で24時間以上乾燥し、次いで電気炉を用い、大気雰囲気下600℃で4時間焼成することにより、Cuを3.9重量%、Coを0.8重量%担持したCu-Co-MFIゼオライト触媒粉末を得た。

【0060】かかる触媒粉末をアルミナゾル及び水と混合し、磁性ボールミルポット中で20分間粉砕してスラリーとした。この時のアルミナゾルの添加量はA1<sub>2</sub>O<sub>3</sub>として全固形分に対して6重量%とした。このスラリーを上記ハニカム触媒A2にコーティングし、乾燥器中120℃で8時間乾燥し、次いで空気気流中450℃で1時間焼成することにより、三層構造の排気ガス浄化用触媒を得た。該第3触媒層のコート量は約150g/Lであった。

【0061】 〔実施例2〕 ハニカム触媒A1を得た後、 該ハニカム触媒A1をチタニアゾル水溶液に含浸し、乾 燥後、450℃で1時間焼成して、ハニカム触媒A1上 にチタニア層(コート量、約20g/L)を形成した以 外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触 媒を得た。

【0062】 [実施例3] 第1触媒層中のPt (1.0 重量%)をPd-Rh (1.2重量%-0.2重量%) に代えた以外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0063】 〔実施例4〕第1触媒層中のCa1.0モル、Ba0.2モル及びLa0.1モルを、Mg0.05モル、Ba0.13モル、K0.02モルに代えた以外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0064】 [実施例5] 第1 触媒層中のCa1.0モル、Ba0.2モル及びLa0.1モルを、Ba0.2 モル、Sr0.05モル、Cs0.04モル、Ce0.29モルに代えた以外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0065】 [実施例6] 第1触媒層中のCa0.1モル、Ba0.2モル及びLa0.1モルを、La0.08モルに代えた以外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0066】〔実施例7〕第1触媒層中のCa0.1モル、Ba0.2モル及びLa0.1モルを、Ba0.3 モル、Cs0.3モル、Ce0.05モルに代えた以外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0067】 [実施例8] チタニアゾル水溶液の代わりにチタニアゾル/シリカゾルの1/2混合液を用いて、ハニカム触媒Alの上にチタニアーシリカの層(コート 量約25g/L)を形成した以外は実施例2と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0068】 〔実施例9〕第2触媒層の形成工程において、ピロリン酸銅の代わりにリン酸鉄を用い、 $Cu-\beta$ ゼオライト触媒粉末にリン酸鉄を5重量%担持した以外は実施例1と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0069】 [実施例10] リン酸鉄の代わりにリン酸 亜鉛を用い、 $Cu-\beta$ ゼオライト触媒粉末にリン酸亜鉛を5重量%担持した以外は実施例9と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0070】 〔実施例11〕 リン酸鉄の代わりにリン酸スズを用い、 $Cu-\beta$ ゼオライト触媒粉末にリン酸スズを6重量%担持した以外は実施例9と同様にして、本発明の排気ガス浄化用触媒を得た。

【0071】 [実施例12] リン酸鉄の代わりにリン酸 銀を用い、Cu-βゼオライト触媒粉末にリン酸銀を6 重量%担持した以外は実施例9と同様にして、本発明の 排気ガス浄化用触媒を得た。

【0072】 [比較例1] 実施例1と同様にして、第1 触媒層を形成し、次いで、第2触媒層を以下のようにし て形成した。

(1)  $Cu-\beta$ ゼオライト触媒粉末の調製; 濃度0.15 Mの酢酸銅水溶液中に $SiO_2$   $/AI_2O_3$  モル比が約40の $Na型\beta$ ゼオライトの粉末を添加して良く攪拌し、次いで濾過することにより固液を分離した。上記の攪拌・濾過操作を3回繰り返すことにより、Cuをイオン交換担持した $\beta$ ゼオライト触媒のケーキを得た。この

ケーキを乾燥器中、120℃で24時間以上乾燥し、次いで電気炉を用い、大気雰囲気下600℃で4時間焼成することにより、Cuが3.1重量%担持されたCu-βゼオライト触媒粉末を得た。

【0073】 (2) Cu-Co-MFIゼオライト触媒粉末の調製; 濃度0.17Mの硝酸銅及び硝酸コバルト混合水溶液 (Cu:Co=8:2) 中に $SiO_2$  /  $Al_2$   $O_3$ モル比が約35のNa 型MFIゼオライトの粉末を添加して良く攪拌し、次いで濾過することにより固液を分離した。上記の攪拌・濾過操作を3回繰り返すことにより、Cu 及びCo をイオン交換担持したMFI ゼオライト触媒ケーキを得た。このケーキを乾燥器中、120℃で24時間以上乾燥し、次いで電気炉を用い、大気雰囲気下600℃で4時間焼成することにより、実施例1と同様にしてCuが3.9 重量%、Co が0.8 重量%担持されたCu-Co-MFI 触媒粉末を得た。

【0074】(3)第2触媒層の形成;上記(1)及び(2)の1:2(重量比)混合触媒粉末をシリカゾル及び水と混合し、磁性ボールミルポットで20分間粉砕してスラリーとした。この時のシリカゾルの添加量はSiO<sub>2</sub>として全固形分に対して8重量%とした。このスラリーを上記第1触媒層が形成されたハニカム触媒体にコーティングし、乾燥器中120℃で8時間乾燥し、空気気流中450℃で1時間焼成して、2層構造の排気ガス浄化用触媒を得た。該第2触媒層のコート量は約230g/Lであった。

【0075】 〔比較例2〕 比較例1において、(1) C  $u-\beta$ ゼオライト触媒粉末を調製した後、該触媒粉末に 実施例1と同様にしてリン酸銅の含浸担持を行った以外 は同様にして、2層構造の排気ガス浄化用触媒を得た。 該第2触媒層のコート量は約250g/Lであった。

【0076】上記実施例1~12及び比較例1~2で得られた排気ガス浄化用触媒の組成を表1に示す。

[0077]

【表1】

触媒	触 媒 粗 成				
/12 ***	第1触媒層 (モル)	第2触媒層(重量%)	第3触媒層(重量%)		
実施例 1	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)- La(0. 1)/Pt(1. 0)-B#171}	どのり入数銅 (6.0)/Cu(3.1)- β せお	Cu(3. 9)-Co(0. 8)-MF		
実施例2	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)- La(0. 1)/Pt(1. 0)-β對刊。 TiO₂含浸	ピロリンを発育 (6.0)/Cu(3.1)- <i>Bセ</i> キラ	fi Cu (3, 9) -Co (0, 8) -MP1		
実施例3	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)- La(0. 1)/Pd(1. 2)-Rh(0. 2)- おせがい	ピロタン酸銅 (6. 0)/Cu(3. 1)- <i>B ゼ</i> オライ	Cu(3. 9)-Co(0. 8)-MF1		
実施例4	Mg(0.05)-Ba(0.13)- K(0.02)/Pt(1.0)- おせがけ	E012酸銅 (6. 0)/Cu(3. 1)- 8ゼキライ	Cu (3. 9) - Co (0. 8) - MF I		
実施例5	Ba(0, 2)-Sr(0, 05)-Cs(0, 04) -Ce(0, 29)/Pt(1, 0)- タゼオライ	ピロリン酸銅 (6.0)/Cu(3.1)- <i>角サ</i> オライ	Cu(3.9)-Co(0.8)-MF1		
実施例6	La(0.08)/Pt(1.0)-8##71}	ピロリン教婦 (6.0)/Cu(3.1)- <i>B せ</i> おうん	Cu(3.9)-Co(0.8)-MF1		
実施例7	Ba(0, 3)-Cs(0, 3)-Ce(0, 05) /Pt(1, 0)-β####	どの/酸銅 (6.0)/Cu(3.1)- <i>8</i> 好が	Cu (3. 9) -Co (0. 8) -MF1		
実施例8	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)- La(1. 0)/Pl(1. 0)-β對7/l, TiO₂+SiO₂含浸	どの少数編 (6. 0)/Cu(3. 1)-8程分	Cu(3.9)-Co(0.8)-MF1		
実施例9	Ca(0. 1) -Ba(0. 2) -La(0. 1) /Pt(1. 0) - B#t71}	ピロル酸鉄 (5.0)/Cu(3.1)- βゼオライ	Cu (3. 9) -Co (0. 8) -MFI		
実施例10	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)-La(0. 1) /Pt(1. 0)- タゼラ(ト	ピロン酸亜鉛 (5.0)/Cu(3.1)- βビオテイト	Cu (3. 9)-Co (0. 8)-MF[		
実施例11	Ca(0, 1) -Ba(0, 2) -La(0, 1) /Pt(1, 0) - 8#7711	ビロン酸スズ (6. 0)/Cu(3. 1)- B ぞオライト	Cu(3.9)-Co(0.8)-MFI		
実施例12	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)-La(0. 1) /Pt(1. 0)- \(\beta\) #17(}	tip)酸銀 (6.0)/Cu(3.1)-β甘が	Cu (3, 9) -Co (0, 8) -MF J		
比較例1	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)-La(0. 1) /Pt(1. 0)- \$ #17(1		Cu (3. 9)-Co (0. 8)-MF ( +Cu (3. 1)- & £771}		
比較例2	Ca(0. 1)-Ba(0. 2)-La(0. 1) /Pt(1. 0)- B # 771	_	Cu(3.9)-Co(0.8)-MFI +Eの小酸銅 (6.0)/Cu(3.1)- 母ゼバイト		

# 【0078】試験例

上記実施例  $1\sim1~2$  及び比較例  $1\sim2$  で得られた排気ガス浄化用触媒の触媒性能を以下に示す方法により評価した。

# 【0079】 触媒性能試験例1

各排気ガス浄化用触媒を、4気筒 2.5 L ディーゼルエンジンが設置されたエンジンダイナモ装置の排気系に組み込み、触媒入口温度で600 $\mathbb{C}\times$ 50時間の急速耐久処理を行った。次いで、4気筒 2.5 L ディーゼルエンジンが設置されたエンジンダイナモ装置の排気系に、耐久処理を行った後の前記排気ガス浄化用触媒を組み込み、触媒入口温度を100 $\mathbb{C}\sim$ 450 $\mathbb{C}$ まで昇温する時の $\mathbb{N}$ O $_{\mathbf{x}}$  転化性能を測定した。前記100 $\mathbb{C}\sim$ 500 $\mathbb{C}$ 

までの昇温速度を約60℃/分とし、排気ガス中の平均 HC/NO<sub>x</sub> 比を2.4、ガス空間速度を40000 h <sup>-1</sup>とした。

【0080】上記エンジンダイナモ装置は、エンジンマニホールドと触媒との間に設けたノズルから軽油を注入することにより、排気ガス中の $HC/NO_x$  比を変化させることができるものである。

【0081】 $NO_x$  転化性能は、触媒入口 $NO_x$  濃度と 出口 $NO_x$  濃度を、HORIBA製作所製MEXA-6000SHにより同時に測定し、以下の式により決定した。

【数1】

NOx転化率(%) = 「触媒層入口NOx濃度)- (触媒層出口NOx濃度) (触媒層入口NOx濃度)

得られた触媒活性評価を表2に示す。

[0082]

【表2】

実施例および比較例になる触媒の排ガスNOェ浄化性能

触 媒	触媒入口温度400℃でのNOx浄化率(%)
実施例 1	22.5
実施例 2	24.7
実施例3	24. l
実施例 4	22.6
実施例 5	2 3. 3
実施例 6	18.8
実施例 7	2 0. 2
実施例 8	2 3. 7
実施例 9	2 3. 8
実施例10	2 2. 9
実施例11	2 4. 0
実施例12	2 4 . 4
比較例 1	15.5
比較例 2	1 3. 4

【0083】実施例の触媒は比較例の触媒に比べて明らかに $NO_x$  浄化率が高く、実施例のものは、低温域でのHC類を効率良くトラップし、かつ昇温過程でHCを高効率で利用しているために、優れた $NO_x$  浄化効率を示すと考えられる。

# [0084]

【発明の効果】請求項1~8いずれかの項記載の排気ガス浄化用触媒は、150℃以下の低温度領域を含み、か

つ低い $HC/NO_x$  比条件下においても排気ガス浄化、特に $NO_x$  の浄化が高効率で実施できるため、環境汚染が少なく、経済性(燃費)に優れた自動車を提供することができる。

【0085】また、請求項9記載の排気ガス浄化方法は、上記本発明の排気ガス浄化用触媒の、低温度領域及び低HC/NO<sub>x</sub> 比条件下においてもNO<sub>x</sub> 浄化作用を、特に効率良く発現させることができる。

# THIS PAGE LEFT BLANK